DIALOG(R) File 351:Derwent WPI (c) 2001 Derwent Info Ltd. All rts. reserv.

011553506 **Image available**
WPI Acc No: 1997-529987/199749

XRAM Acc No: C97-168835 XRPX Acc No: N97-441444

Semiconductor wafer manufacturing apparatus - comprises recirculation

line through which quantity of exhaust process gas from tank is

recirculated inside tank

Patent Assignee: TOSHIBA KK (TOKE)

Number of Countries: 001 Number of Patents: 001

Paterit Family:

Patent No Kind Date Applicat No Kind Date Week
JP 9251981 A 19970922 JP 9657970 A 19960314 199749 B

Priority Applications (No Type Date): JP 9657970 A 19960314

Patent Details:

Patent No Kind Lan Pg Main IPC Filing Notes

JP 9251981 A 9 H01L-021/3065

Abstract (Basic): JP 9251981 A

The apparatus has a vacuum tank (101). A turbo-molecular pump (105) exhausts air from the tank through an exhaust pipe (105a) and reduces the pressure inside the tank. A dry pump (106) further exhausts the air inside the tank through the exhaust pipe. A gas cylinder (110) supplies a process gas into the vacuum tank. A valve (112) for regulating the gas flow is provided along the gas flow path. A quantity of the supplied process gas which is exhausted from the tank through the exhaust pipe is recirculated inside the tank through a recirculation path (107).

ADVANTAGE - The utilisation efficiency of the process gas is improved. Consumption of process gas is reduced. The decomposition process is simplified.

Dwg.1/9

Title Terms: SEMICONDUCTOR; WAFER; MANUFACTURE; APPARATUS; COMPRISE; RECIRCULATE; LINE; THROUGH; QUANTITY; EXHAUST; PROCESS; GAS; TANK; RECIRCULATE; TANK

Derwent Class: L03; U11

International Patent Class (Main): H01L-021/3065

International Patent Class (Additional): B01J-003/02; C23C-016/50;

(19)日本国特許庁(JP)

(12)公開特許公報 (A)

(11)特許出願公開番号

特開平9-251981

(43)公開日 平成9年(1997)9月22日

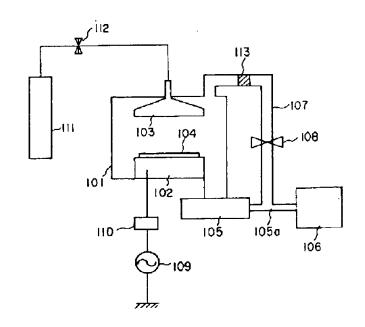
(51) Int. C1. 6 H01L 21/3065 B01J 3/02 C23C 16/50	識別記号	庁内整理番号	F I H01L 21/302 B01J 3/02 C23C 16/50 C23F 4/00 H01L 21/203		技術表示箇所 B M A Z		
C23F 4/00 H01L 21/203							
		審查請求	未請求 請求	項の数4	ΟL	(全9頁)	最終頁に続く
(21)出願番号	特願平8-579	7 0	(71)出願人	0000 株式会社		78	
221出願日	平成8年(199	(72)発明者	神奈川県川崎市幸区堀川町72番地 栗原 一彰 神奈川県川崎市幸区小向東芝町1番地 株 式会社東芝研究開発センター内				
		(72)発明者	関根 誠神奈川県	関根 誠 神奈川県川崎市幸区小向東芝町1番地 株 式会社東芝研究開発センター内			
			奥村 勝弥 神奈川県川崎市幸区小向東芝町1番地 株 式会社東芝研究開発センター内				
			(74)代理人				

+54-【発明の名称】半導体製造装置

(57)【要約】

【課題】 半導体製造装置においてプロセスガスの利用 効率の向上を図る。

【解決手段】 本発明の半導体製造装置は、真空槽10 1と、真空槽101の内部を排気して減圧するターボ分 子ポンプ105と、ターボ分子ポンプの排気側105a を更に排気して減圧するドライポンプ106と、真空槽 101の内部にプロセスガスを供給するガスボンベ11 1と、ターボ分子ポンプ105によって排気されたガス の一部を、ターボ分子ポンプの排気側105aから真空 槽101の内部へ再循環させる再循環ライン107と、 を備える。



【特許請求の範囲】

【請求項1】 真空槽と、

真空槽の内部を排気して減圧する排気手段と、

真空槽の内部にプロセスガスを供給するプロセスガス供 給手段と、

途中にバルブを備え、前記排気手段によって排気された ガスの一部を、前記排気手段の排気側から前記真空槽の 内部へ再循環させる再循環ラインと、

を備えた半導体製造装置。

【請求項2】 真空槽と、

真空槽の内部を排気して減圧する第一の排気手段と、 第一の排気装置の排気側を更に排気して減圧する第二の 排気手段と、

真空槽の内部にプロセスガスを供給するプロセスガス供 給手段と、

途中にハルブを備え、前記第一の排気手段によって排気 されたカスの一部を、前記第一の排気手段の排気側から 前記真空槽の内部へ再循環させる再循環ラインと、 を備えた半導体製造装置。

【請求項3】 前記真空槽は、内部にプラズマの発生手 20 段を備えていることを特徴とする請求項1あるいは2に 記載の半導体製造装置。

【請求項4】 前記再循環ラインの途中に、前記真空槽の内部で生成された反応生成物を除去するフィルタを備えていることを特徴とする請求項3に記載の半導体製造装置。

【発明の詳細な説明】

[0001]

【発明の属する技術分野】本発明は半導体製造装置に係り、特に、エッチンク装置や薄膜堆積装置などの様な、 真空槽内にプロセスガスを導入して基板を処理する半導体製造装置に関する。

[0002]

【従来の技術】エッチング装置や薄膜堆積装置では、プロセスカスを真空槽内に導入してプラズマ等により分解し、それにより生成される活性種を用いて基板の処理を行っている。この真空槽は、内部が一定の真空度に維持される様に排気装置を用いて減圧排気されているので、真空槽内に導入されたプロセスガスの内、実際に活性種となって基板との反応に使用されるガスの割合は1%にも満たす、大半は反応に使用されずに排気装置によって外部へ排出されていた。このため、プロセスガスの利用幼率が著しく悪く、生産コストを増加させる一因となっていた。

[0003]

【発明か解決しようとする課題】本発明は上記実情を考慮してなされたもので、エッチング装置や薄膜堆積装置など減圧雰囲気下で基板の処理を行う半導体製造装置において、プロセスガスの利用効率を高めて生産コストを低減を図ることを目的とする。

[0004]

【課題を解決するための手段】上記の目的を達成するため、本発明の半導体製造装置は、真空槽と、真空槽の内部を排気して減圧する排気手段と、真空槽の内部にプロセスガスを供給するプロセスガス供給手段と、途中のバルブを備え、前記排気手段によって排気されたガスの一部を、前記排気手段の排気側から前記真空槽の内部へ再循環させる再循環ラインと、を備える。

【0005】また、高真空度が要求される半導体製造装 10 置においては、複数の排気手段を配置して、これらを直 列に接続して真空槽内を減圧排気するか、この様な場合 には、真空槽に直接、接続された第一の排気手段によっ て排気されたガスの一部を、その後段に接続された第二 の排気装置の手前側から、前記真空槽の内部へ再循環さ せる様に再循環ラインを設ける。

【0006】また、プラズマエッチンク装置の様に、排気されたガスの中に前記活性種と被処理基板との反応に起因する反応生成物が含まれる場合には、前記再循環ラインの途中にフィルタを配置して、再循環されるガスからそれらの反応生成物などを除去する。

【0007】本発明では、真空槽(あるいは処理室)と排気装置の排気側との間に再循環ラインを設けて、一旦、真空槽から排気されたプロセスガスを、再び、真空槽に再循環させることにより、プロセスガスの利用効率を高めることが可能になり、プロセスカスの使用原単位を削減することができる。本発明は、特にプラズマを用いたエッチング装置あるいは薄膜堆積装置などにおいて、生産コストを低減する効果がある。

【0008】また、本発明の構成は、プラズマを用いて排がスの処理を行う場合にも適用できる、その場合の半導体製造装置の排がスを処理する部分の構成は、プラズマの発生手段を備えた処理室と、処理室内を排気した減圧するための排気手段と、処理室内に被処理がスを導入する被処理がス供給手段と、途中にバルブを備え、前記排気手段によって前記処理室の内部から排気されたガスの一部を、前記排気手段の排気側から前記処理室の内部へ再循環させる再循環ラインと、を備える。

[0009]

【発明の実施の形態】以下、本発明に基く半導体製造装置の実施の形態を、図面を用いて説明する。

(例1) 図1は、本発明に基く半導体製造装置の一例を 示すプラズマエッチング装置の概略構成図である。

【0010】このプラスマエッチング装置は、真空槽101内に、互いに対向するカソード電極102及びアノード電極103から構成される平行平板型のプラスマ発生装置を備え、アノード電極103にはプロセスガスを供給する/ズルか組み込まれ、カソード電極102上にが基板104かセットされる。アノード電極103に組み込まれた/ズルには、流量制御装置112を介してプロセスガスの供給源であるガスボンベ111か接続さ

れ、カソード電極には、マッチンク回路110を介して 高周波電源109が接続されている。

【0011】真空槽101にはターホ分子ポンプ105か接続され、ターボ分子ポンプの排気側105aにはドライポンプ106か接続されている。更に、この装置では、ターボ分子ポンプの排気側105aと真空槽101との間に再循環ライン107が設けられており、再循環ライン107の途中にはバルブ108及びフィルタ113か配置されている。

【0012】真空槽101の内部からターボ分子ポンプ 10105によって排出されたプロセスガスの一部は、再循環ライン107を通って真空槽101へ戻される。この再循環されるプロセスカスの割合は、バルブ108の開度により調整される。従って、真空槽101内の真空度は、プロセスカスの供給流量及びハルブ108の開度により調整される。また、真空槽101の内部でプロセスガスと被処理基板104との反応によって発生した吸着性の高いエッチンク生成物やダスト等は、バイパスライン107の途中に配置されたフィルタ113によって除去される。 20

(例2) 図3は、本発明に基く半導体製造装置の一例を 示す薄膜堆積装置の概略構成図である。

【0013】この薄膜堆積装置は、真空槽101内に配置されたカソード電極102、及び真空槽101の外周部に沿って配置された誘導結合型アンテナ201から構成される誘導結合型のプラスマ発生装置を備え、基板104がセットされるカソード電極102には、マッチンク回路110を介して高周波電源109が接続され、誘導結合型アンテナ201には、マッチング回路202を介して高周波電源203か接続されている。

【0014】この薄膜堆積装置では、図1に示した例と同様に、真空槽101にはターホ分子ポンプ105が接続され、ターボ分子ポンプの排気側105aにはドライエンプ106が接続されている、更に、この装置では、クーボ分子ポンプの排気側105aと真空槽101との間に再循環ライン107が設けられており、再循環ライン107の途中にはベルフ108が設置されている。また、真空槽101には、流量制能装置112を介してプロセスガスの供給源であるガスホンペ111が接続されている。

【0015】真空槽101の内部からターボ分子ポンプ105によって排気されたプロセスカスの一部が、再循環ライン107を通って真空槽101へ戻されること、及び、真空槽101内の真空度か、プロセスガスの供給量及びバルブ108の開度によって調整されることは、図1に示した例と同様である。

(例3) 図5は、本発明に基く半導体製造装置の一例を 示す薄膜埴積装置の概略構成図である。

【0016】この薄膜堆積装置は、真空槽101内に、 互いに対向するアノート電極301及びカソード電極3 02から構成される平行平板型のプラスマ生成装置を備え、、基板104はアノード301の上にセットされ、カソード電極302には、マッチング回路110を介して高周波電源109が接続されている。また、カソート電極302には、プロセスガスを供給するノスルが組み込まれている。これらのノズルには、流量制御装置112を介してプロセスカスの供給源であるガスボンベ111が接続されている。

【0017】この薄膜堆積装置では、真空槽101には プースタポンプ303か接続され、プースタボンブ30 3の排気側303aにはドライポンプ106か接続され ている。更に、プースタポンプの排気側303aと真空 槽101との間に再循環ライン107か設けられてお り、再循環ライン107の途中にはバルブ108か設置 されている。

【0018】真空槽101の内部からブースタポンプ303によって排気されたプロセスガスの一部が、再循環ライン107を通って真空槽101へ戻されること、及び、真空槽101内の真空度が、プロセスガスの供給流量及びバルブ108の開度により調整されることは、図1あるいは図2に示した例と同様である。

(例4) 図7は、本発明に基く半導体製造装置の一例を 示すプラスマエッチング装置の概略構成図である。

【0019】このプラスマエッチンク装置は、真空槽101内に、互いに対向するカソード電極102及びアノード電極103から構成される平行平板型のプラスマ発生装置を備え、カソード電極102には基板104がセットされ、アノード電極103にはプロセスカスを供給するノズルが組み込まれている。真空槽101にはターエ分子ポンプ105が接続され、ターボ分子ポンプの排気側105aは、ドライポンプ106の吸入側に接続されている。

【0020】更に、この装置では、ターボ分子ボンプの排気側105aとドライポンプ106の吸入側の間にバルブ116か設けられ、再循環ライン107は、このバルブ116の上流側と真空槽101との間に設けられている。また、再循環ライン107の途中にはバルブ108及びフィルタ113か設置されている。この他、カソード電極102にはマッチンク回路110を介して高周波電源109が接続され、アノート電極103に組み込まれたノズルには流量制御装置112を介してプロセスカスの供給源であるガスボンベ111か接続されている。

【0021】真空槽101の内部からターボ分子ボンプ105によって排気されたプロセスカスの一部が、再循環ライン107を通って真空槽101へ戻されることは、上記の各例と同様であるか、この装置では、上記の各例とは異なり、真空槽101内の真空度は、プロセスカスの供給量、バルブ108及びバルブ116の開度に50より調整される。

5

【0022】以下に、この装置を用いたエッチングの工 程について説明する。先ず、ターホ分子ポンプ105と ドライポンプ106とを用いて真空槽101内を排気す る。次に、プロセスガスを真空槽101内へ供給して、 真空槽101内を所定の真空度に設定する。平行平板型 のプラズマ発生装置を用いてプラスマを発生させると同 時に、プロセスガスの供給流量を、基板との反応によっ て消費される量に相当する分だけに調整して、ドライポ ンプ106の吸入側のバルブ116を閉める。この時、 ターポ分子ポンプ105によって排出されたプロセスガ スは、再循環ライン107を通って、再び、真空槽10 1内に流入する。なお、吸着性の高いエッチング生成物 は、再循環ライン107の途中に配置されたフィルタ1 16によって取り除かれ、真空槽101内には流入しな い。よって、エッチングのプロセス中にドライポンプ**1** 0.6を運転する必要がなくなり、更に、プロセスガスの 消費量も最小限に抑制できる。

【0023】更に、このフィルタ116として触媒作用 のある物質、例えば、Pt (プラチナ), Ni (ニッケ Jin 、Au(金)などを用いることにより、エッチング。 生成物を再分解して、プロセスカスと基板材料とに変換 することができる。この内、プロセスガスは真空槽内に 再び流入するが、基板材料は当該フィルタ116により 吸着されて、真空槽内に流入することはない。これによ り、プロセスガスの消費量を大幅に減少させることが可 能になる。

(例5) 図8は本発明の半導体製造装置の一例を示すダ ウンフローエッチング装置の概略構成図である。

【0024】この装置は、放電室806と基板処理室8 0.8とを備え、両室は石英管807を介して接続されて いる。放電室806は、マイクロ波を発生させるキャビ ティ805の中に収容され、キャピティ805にはマイ クロ波電源804か接続されている。また、放電室80 6には、流量制御装置112を介してプロセスガスの供 給源であるカスポンペ111か接続されている。基板処 理室808内には、基板104かセットされる試料台8 02、及び石英管807を介して放電室806から送ら れる活性化されたプロセスガスを基板104の表面に供 給するシャワーヘッド803か配置されている。

【0025】基板処理室808には、5台のドライポン プ801a~801eを直列に接続することによって構 成されたルーツポンプ801か接続され、この内の3番 日のルーツポンプ801cの排気側と放電室806の入 側806aとが再循環ライン107によって接続されて いる。再循環ライン107の全中にはハルブ108及び フィルタ113か配置されている。

【0026】ガスボンベ111から流量制御装置112 を介して放電室806に供給されたプロセスガスは、そ の外部に配置されたキャビティ805で発生するマイク 口波によって分解され、活性種が生成される。この活性 50 ンク装置などにおいて真空排気系統の途中に配置するこ

種の内、荷電粒子は石英管807壁などとの衝突によっ て消滅するか、ラシカルなどの中性粒子は、石英管80 7及びシャワーへッド803を通って、そのまま基板処 理室808内へ導入され、基板104と反応して基板1 0.4をエッチングする。放電室806で活性種に分解さ れなかったプロセスガスは、そのまま基板処理室808 へ流入して、ルーツポンプ801により排気されるが、 その一部は、ルーツポンプ801の中段から、再循環ラ イン107を通って、再び、放電室へ戻る。この結果、 プロセスガスの利用効率を高めることかでき、生産コス トを削減する効果がある。

(例6) 図9は本発明に基くカス分解処理装置の一例を 示す概略構成図である。

【0027】この装置は、例4で示したプラスマエッチ ング装置において、ターボ分子ポンプ105の下流側に 配置されたバルフ108とドライポンプ106との間 に、更に、プラスマを利用したカス分解処理装置を組み 込んだものである。

【0028】このカス分解処理装置は、放電室901 と、放電室901内を排気して減圧するターボ分子ポン プ103と、放電室901から排出されたガスの一部を 放電室901の上流側に戻す再循環ライン902とから 構成されている。放電室901の内部にはカソード電極 902が配置され、カソード電極902はマッチング回 路910を介して高周波電源909に接続されている。 更に、放電室901には、排力スを解離し、処理が比較 的容易な排ガスに再合成するために必要なガスを供給す るガスボンベ911が、バルブ912を介して接続され ている。

【0029】この放電室901では、放電室901から 排出された排ガスの一部か、再循環ライン907を通っ て、再び、放電室901に再循環されることで、放電室 901内で分解される排力スの割合が増加する。 放電室 901内では、1~500 mTorr の真空度においてプ ラスマを生成する。例えば、フルオロカーボン系のプロ セスガスを用いてシリコンや酸化膜をエッチングする際 に排出される四弗化主素は、この放電室にて解離され、 これに永蒸気あるいは水素を添加する事によって弗酸に 変換される。

【0030】排出ガスを再循環させないときには、弗酸 への変換効率は10%程度であるが、再循環率を増やす 事によって90%程度の変換効率を得ることができる。 この様にして、生成された弗酸は、ドライポンプ106 から排気された後に、温式除害装置などの簡易な処理装 置により処理することかできる 従来は、ドライポイン プ106の排気側に、多孔質フィルタによる物理吸着式 の除害装置を接続することによって排力スを処理してい たので、かなりの処理費用を要していた。

【0031】本発明に基くガス分解処理装置を、エッチ

7

とによって、排出される排ガスの大半を、分解処理することが可能になり、後続の工程に配置される除害設備な との負担を軽減させることができる。

[0032]

【実施例】

(実施例1)図1のプラスマエッチング装置を用いて行った実験の結果を以下に示す。図2は、プロセスガスとしてC4 F6 COガスを使用して、真空槽101内の真空度を30 mTorr に維持しながら、プロセスガスの供給量及びバルブ103の開度を種々、変化させて、基板104上に形成されている酸化膜のエッチングを行った時に得られたエッチンク速度を示す。

【0033】真空槽101内へ供給するC。F。ガスの 流量か10 SCCM で、COガスの流量が200 SCCM の 時、ハルブ103を全閉にした状態で、真空槽101内 の真空度は30 mTorr で、ターボ分子ポンプの排気側 105aの圧力は0 2 Torr であった。また、C₄ F 。カスの流量が5 SCCM で、COガスの流量が100SC ()の時、バルブを4分の1回転開いた状態で、ターボ 分子ポンプの排気側105aの圧力は0.5 Torr とな り、真空槽101内の真空度は30 mTorr に維持され た。この条件で、真空槽101内の真空度がターボ分子 ボンブの排気側105aの圧力よりも低いので、一旦、 真空槽101内より排気されたプロセスガスの一部は、 再循環ライン107を通って、再び真空槽101内へ戻 る。更に、C、F。ガスの流量が2 SCCM で、COガス の流量が40 SC(Mの時、バルブの開度を2分の1にす る事により、ターボ分子ポンプの排気側105aの圧力 は 0.8 Torr となり、真空槽 1 0 1 内空度は 3 0 mTo rr に維持された。上記の各条件の下、酸化膜のエッチ ンク速度は、プロセスガスの供給流量を減少させたにも かかわらず、ほほ同程度の値に保つことができた。この 結果、プロセスガスの消費量を減少させることができ、 生産コストの削減に効果があった。

(実施例2) 図3の薄膜堆積装置を用いて行った実験結果を以下に示す。図4は、プロセスガスとしてTEOS

〇、カスを使用して、真空槽101内の真空度を5 m Torrに維持しなから、プロセスガスの供給流量及びバルフ103の開度を種々、変化させて、基板104上に酸 化膜の堆積を行った時に得られた堆積速度を示す。

【0034】供給されるプロセスガスの流量がそれぞれ50×100 SCCM の時、バルブを全閉にした状態で、真空槽101内の真空度は5 mTorr、ターボ分子ポンプの排気側105aの圧力は50 mTorr であった。また、プロセスガスの供給流量がそれぞれ30×60 SCCM の時、バルブを4分の1回転開けた状態で、ターボ分子ホンプの排気側105aの圧力は80 mTorr となり、真空槽101内の真空度は5 mTorr に維持された。この条件で、真空槽101内の真空度がターボ分子ポンプの排気側105aの圧力より低いので、一旦、真50

空槽101内から排気されたプロセスガスの一部は、バルブ108を通って、再び、真空槽101内へ戻る。更に、プロセスガスの供給流量がそれぞれ10 20 SCC M の時、バルブ108の開度を2分の1回転とする事により、ターボ分子ポンプの排気口105aの圧力は100mTorrとなり、真空槽101内の真空度は5mTorrに維持された。上記条件の下、酸化膜の堆積速度はブロセスガスの供給流量によらず、ほぼ同程度の値に保つことかできた。従って、プロセスガスの消費量を減少させることができ、生産コストの削減に効果があった。

(実施例3) 図5の薄膜堆積装置を用いて行った実験結果を以下に示す。図6は、プロセスガスとしてSiH。 O2 ガスを使用して、真空槽101内の真空度を21 orrに維持しなから、プロセスカスの供給流量及びバルフ108の開度を種々、変化させて、基板104上に酸化膜の堆積を行った時に得られた堆積速度を示す。

【0035】供給されるプロセスカスの流量がそれぞれ 20/50 SCCM の時、バルブ108全間にした状態 で、真空槽101内の真空度は2 Torr で、プースタポ ンプの排気側303aの圧力は10 Torr であった。ま た、プロセスガスの供給流量がそれぞれ12 30 SCC M の時、バルプ108を4分の1回転開けた場合に、プ ースタポンプの排気側303aの圧力は15 Torr とな り、真空槽101内の真空度は2 Torr に維持された。 この条件で、真空槽101内の真空度かフースタポンプ の排気側303aの圧力よりも低いので、一旦、排気さ れたプロセスガスの一部は、バルブ108を通って、再 び、真空槽101内に戻る。更に、プロセスガスの供給 流量がそれぞれ4/10 SCCM の時、バルブの開度を2 30 分の1とすることにより、プースタポンプの排気側30 3 aの圧力Pは20 Torr となり、真空槽101内の真 空度は2 Torr に維持された。上記条件の下、酸化膜の **堆積速度はプロセスガスの供給流量によらず、ほほ同程** 度の値に保つことができた。従って、プロセスガスの消 費量を減少させることができ、生産コストを削減させる 効果かあった。

[0036]

【発明の効果】本発明に基く半導体製造装置によれば、 真空槽内から排出されるプロセスガスの一部を、真空槽 40 内へ再循環させることによって、プロセスガスの利用効 率を高める事ができるので、プロセスガスの消費量を減 少させて、生産コストの削減に効果がある。

【0037】また、本発明に基くガス分解処理装置によれば、半導体製造装置などから排出されるプロセスカスのかなりの部分を、真空槽から排気された直後の減圧状態のまま、プラズマ等を用いて比較的、容易に分解処理することができるので、後続の工程に配置される除害装置などの負担を軽減させることができ、全体的な装置の建設コスト及びランニングコストを削減することができ

10

20

【図面の簡単な説明】

【図1】本発明に基くプラズマエッチング装置の一例を 示す概略構成図。

【図2】図1に示すプラズマエッチング装置において、 プロセスガスの供給流量とエッチング速度との関係を示 す図。

【図3】本発明に基く薄膜堆積装置の一例を示す概略構成図。

【図4】図3に示す薄膜堆積装置装置において、プロセスガスの供給流量と薄膜の滞積速度との関係を示す図。

【図5】本発明に基く薄膜堆積装置の一例を示す概略構成図。

【図6】図5に示す薄膜堆積装置装置において、プロセスガスの供給流量と薄膜の滞積速度との関係を示す図。

【図7】本発明に基くプラズマエッチング装置の一例を 示す概略構成図。

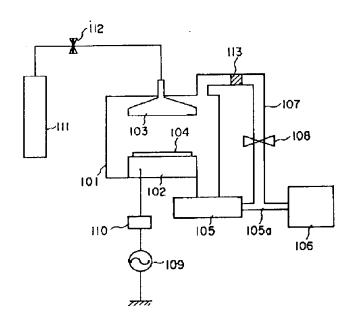
【図8】本発明に基くダウンフローエッチング装置の一 例を示す概略構成図。

【図9】本発明に基(ガス分解処理装置の一例を示す概略構成図。

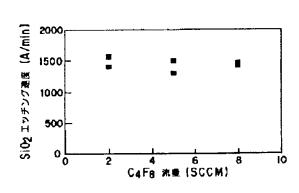
【符号の説明】

101・・・真空槽、102・・・カソード電極、10 3・・・アノード電極、104・・・基板、105・・ ・ターボ分子ポンプ、106・・・ドライボンプ、10 7・・・再循環ライン、108・・・バルブ、109・ ・・高周波電源、110・・・マッチング回路、111 ・・・ガスボンベ、112・・・流量制御装置、113 ・・・フィルタ、116・・・バルブ、201・・・誘 導結合型アンテナ、202・・・マッチング回路、20 3・・・高周波電源、301・・・アノード電極、30 2・・・カソード電極、303・・・ブースタポンプ、 801・・・ルーツポンプ、802・・・試料台、80 3・・・シャワーヘッド、804・・・マイクロ波電 源、805・・・キャビティ、806・・・放電室、8 07・・・石英管、808・・・試料処理室、901・ ・・放電室、902・・・カソード電極、905・・・ ターボ分子ポンプ、907・・・再循環ライン、908 ・・・バルブ、909・・・高周波電源、910・・・ マッチング回路、911・・・ガスボンベ、912・・ ・バルブ。

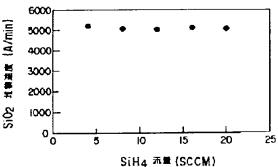
【図1】

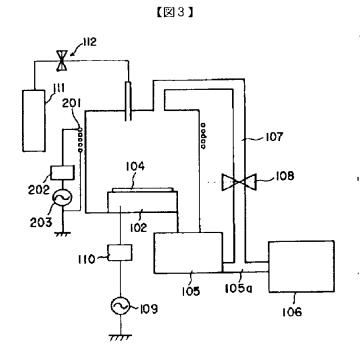


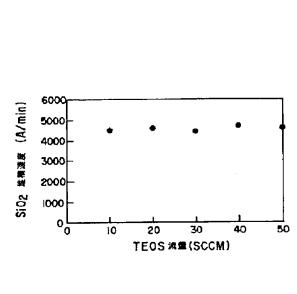
[図2]



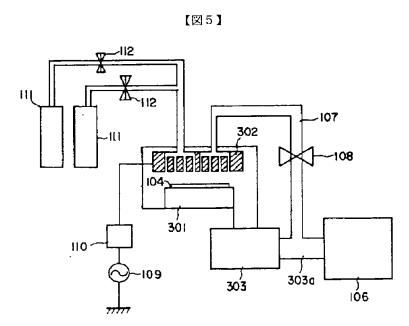
【図6】

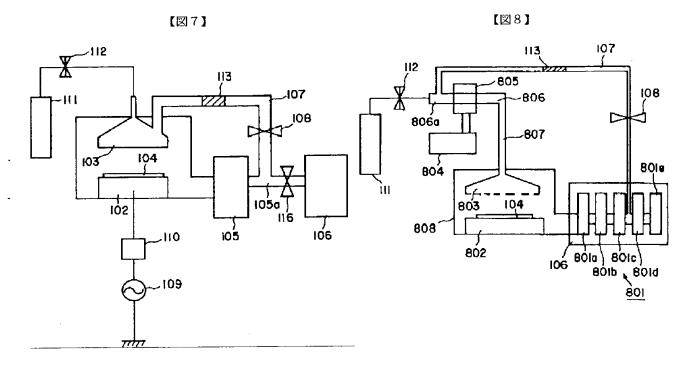




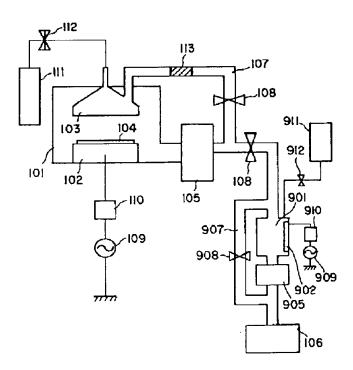


[図4]





【図9】



フロントページの続き

 (51)Int. C1. 6
 識別記号 庁内整理番号 F I

 21/205
 21/205

技術表示箇所

21/205